PATENT ABSTRACTS OF JAPAN

(11)Publication number:

07-173323

(43)Date of publication of application: 11.07.1995

(51)Int.CI.

B01D 71/34 // C08L 27:18

(21)Application number : 06-261425

(71)Applicant: KUREHA CHEM IND CO LTD

(22)Date of filing:

30.09,1994

(72)Inventor: MEGURO KAZUHIRO

MIZUNO TAKEYA TERAMOTO KAKICHI

SATO HIROSHI

(30)Priority

Priority number: 05273045 Priority date: 05.10.1993

Priority country: JP

(54) VINYLIDENE FLUORIDE-BASED RESIN POROUS FILM AND ITS PRODUCTION (57)Abstract:

PURPOSE: To obtain a porous film, excellent in stress at breaking point, elongation, etc., and having a narrow distribution of pore diameter by adding a plasticizer to a vinylidene fluoridebased resin having a specific viscosity, cooling one surface of the resultant extruded film in a molten state with a chill roll, air-cooling the other surface and extracting the plasticizer. CONSTITUTION: This porous film is obtained by adding 30-250 pts.wt., preferably 50-120 pts.wt. aliphatic polyester (e.g. adipic acid-propylene glycol-based polyester) as a plasticizer and preferably further 1-50 pts.wt., preferably 10-35 pts.wt. good solvent (preferably Nmethylpyrrolidone) to 100 pts.wt. vinylidene fluoride- based resin having 1.4-15.0dl/g inherent viscosity, cooling one surface of the extruded film in a molten state with a chill roll at ≤150°C, air-cooling the other surface, forming the film and then extracting the plasticizer. The resultant porous film satisfies the formula, 4.0<P1/P2≤10.0 [P1 is the average pore diameter (μm) of one surface having a large average particle diameter; P2 is the average pore diameter (μm) of the other surface].

LEGAL STATUS

[Date of request for examination]

20.08.2001

[Date of sending the examiner's decision of

rejection]

[Kind of final disposal of application other than

the examiner's decision of rejection or

application converted registration]

[Date of final disposal for application]

[Patent number]

3466734

[Date of registration]

29.08.2003

[Number of appeal against examiner's

decision of rejection]

[Date of requesting appeal against examiner's

decision of rejection]

[Date of extinction of right]

Copyright (C); 1998,2003 Japan Patent Office

(19)日本国特許庁(JP)

(12) 公開特許公報(A)

(11)特許出願公開番号

特開平7-173323

(43)公開日 平成7年(1995)7月11日

(51) Int.Cl.6

識別記号

庁内整理番号 - FI

技術表示箇所

C 0 8 J 9/28

CEW

7310-4F

B01D 71/34

9153-4D

CO8L 27:18

審査請求 未請求 請求項の数7 FD (全 6 頁)

(21)出願番号

特願平6-261425

(22)出願日

平成6年(1994)9月30日

(31)優先権主張番号 特願平5-273045

(32)優先日

平5(1993)10月5日

(33)優先権主張国 日本(JP)

(71)出願人 000001100

呉羽化学工業株式会社

東京都中央区日本橋堀留町1丁目9番11号

(72)発明者 目黒 和広

茨城県竜ヶ崎市佐貫町929番地38 セレガ

ハイツ205号

(72)発明者 水野 斌也

茨城県土浦市東崎町13番地1-201

(72)発明者 寺本 嘉吉

茨城県稲敷郡阿見町大字荒川沖1807-2

モアステージ荒川沖409

(72)発明者 佐藤 宏

茨城県新治郡玉里村大字上玉里21番地138

(74)代理人 弁理士 三浦 良和

(54) 【発明の名称】 フッ化ビニリデン系樹脂多孔質膜とその製造方法

(57)【要約】

【目的】 破断点応力、破断点伸度などの機械的強度に 優れ、孔径分布幅が狭く、非対称型のフッ化ピニリデン 系樹脂多孔質膜およびその製造方法を提供する。

【構成】 膜を構成しているフッ化ビニリデン系樹脂の インヘレント粘度が1.3~15.0 (d1/g) であ り、次式(A)を満足することを特徴とするフッ化ビニ リデン系樹脂多孔質膜。またインヘレント粘度が1.4 ~15.0 (dl/g) であるフッ化ピニリデン系樹脂 100重量部に対し、脂肪族系ポリエステルを30~2 50重量部、好ましくは更にフッ化ビニリデン系樹脂の 良溶媒を1~50重量部添加し、得られた組成物を押し 出した溶融状態のフィルムの片面を温度150℃以下の チルロールで冷却し、他の片面を空冷して製膜した後、 フィルムから可塑剤を抽出することを特徴とする前記孔 質膜の製造方法。

[数1] (A) 4.0 $\langle P_1/P_2 \leq 10.0$ (P1は大きい平均孔径を有する片表面の平均孔径(μ m)、P2は他方の片表面の平均孔径(μm)であ

る。}

1

【特許請求の範囲】

【請求項1】 多孔質膜を構成しているフッ化ピニリデ ン系樹脂のインヘレント粘度が1.3~15.0 (d1) /g) であり、次式(A) を満足することを特徴とする フッ化ピニリデン系樹脂多孔質膜。

[数1] (A) 4. 0<P₁/P₂≤10. 0

{P1は大きい平均孔径を有する片表面の平均孔径(μ m)、P₂は他方の片表面の平均孔径 (μm) であ る。}

【請求項2】 ハーフドライ法で測定した孔径P₃に対 10 するパプルポイント法で測定した孔径Pィの比Pィ/Ps が2. 0以下である請求項1記載のフッ化ピニリデン系 樹脂多孔質膜。

【請求項3】 次式(B)を満足することを特徴とする 請求項1または2記載のフッ化ピニリデン系樹脂多孔質

【数2】(B) $[Tb \times Eb / (100 - \phi)] \times 1$ $0.0 \ge 1.000$

【 φ は空孔率 (体積%)、 T b は破断点応力 (M P a) 、Ebは破断点伸度(%)である。}

【請求項4】 インヘレント粘度が1. 4~15.0 (d l/g) であるフッ化ビニリデン系樹脂100重量 部に対し、可塑剤として脂肪族系ポリエステルを30~ 250重量部を添加し、得られた組成物を押し出した溶 融状態のフィルムの片面を温度150℃以下のチルロー ルで冷却し、他の片面を空冷して製膜した後、フィルム から可塑剤を抽出することを特徴とする次式(A)を満 足するフッ化ピニリデン系樹脂多孔質膜の製造方法。

[数3] (A) 4.0<P₁/P₂ \le 10.0

{P1は大きい平均孔径を有する片表面の平均孔径 (μ 30 m)、P2は他方の片表面の平均孔径(μm)であ る。}

【請求項5】 インヘレント粘度が1.4~15.0 (d l/g) であるフッ化ピニリデン系樹脂100重量 部に対し、可塑剤として脂肪系ポリエステルを30~2 50重量部およびフッ化ビニリデン系樹脂の良溶媒を1 ~50重量部を添加し、得られた組成物を押し出した溶 融状態のフィルムの片面を温度150℃以下のチルロー ルで冷却し、他の片面を空冷して製膜した後、可塑剤お よび良溶媒をフィルムから抽出することを特徴とする次 40 式(A)を満足するフッ化ビニリデン系樹脂多孔質膜の 製造方法。

【数4】 (A) 4.0<P₁/P₂ \le 10.0

{P₁ は大きい平均孔径を有する片表面の平均孔径 (μ m)、P2は他方の片表面の平均孔径 (μm) であ る。}

【請求項6】 抽出後の多孔質膜の乾燥を多孔質膜の収 縮を防ぎながら行うことを特徴とする請求項4または5 記載のフッ化ピニリデン系樹脂多孔質膜の製造方法。

定しない状態で行い、次いで延伸することを特徴とする 請求項4または5記載のフッ化ビニリデン系樹脂多孔質 膜の製造方法。

【発明の詳細な説明】

[0001]

【産業上の利用分野】本発明は、薬剤または細菌等の精 密ろ過膜として使用される多孔質膜、あるいは電池用セ パレーターとして使用される多孔質膜に関し、さらに詳 細には両面の平均孔径の異なる非対称構造を有し、破断 点応力、破断点伸度などの機械的強度に優れ、かつ孔径 分布幅の狭いフッ化ビニリデン系樹脂多孔質膜ならびに その製造方法に関する。

[0002]

【従来の技術】従来より合成樹脂系多孔質膜は気体隔膜 分離、気液分離、固液分離などの分離膜として、あるい は絶縁材、保温材、遮音材、断熱材などとして多方面に 利用されている。これらの内、特に分離膜として使用さ れる場合には分離機能に影響を与える以下の特性が要求 される。まず、多孔質膜の分離効率を目的とする適度な 20 空孔率を有すること、分離精度の向上を目的とした均一 な孔径分布を有すること、加えて分離対象物に最適な孔 径を有することが求められる。また、膜構成素材の性質 としては、分離対象物の特性に対する耐薬品性、耐候 性、耐熱性、強度等が要求される。さらに、多孔質膜使 用時における機械的強度として充分な破断点伸度、破断 点応力などが要求される。現在、フッ化ビニリデン系樹 脂は耐候性、耐薬品性、耐熱性、強度等に優れているた め、これら分離用多孔質膜への応用が検討されている。 しかしながら、フッ化ビニリデン系樹脂は、前記した優 れた特性を有する反面、非粘着性、低相溶性であるため 成形性は必ずしもよくない。また、多孔質膜の開発とし ては分離性能向上を目的とした高い空孔率、狭い孔径分 布を追求する余り、機械的強度において満足すべきもの は得られていなかった。このため強度を補充するため に、ろ過膜として使用する場合には多孔質膜にサポート する膜を重ね合わせて機械的物性を高めて使用している のが現状である。また、電池用セパレーターに使用され る場合などには、多孔質膜が芯材に巻き付けて使用され ることから、電池製造時の巻き付け工程に耐えうる十分 な破断点伸度、破断点応力等の機械的物性を有すること が望まれる。加えて電池用セパレーターに使用される際 には、電極に使用される活物質の微粉末を遮断できる分 布幅の狭い貫通孔径と多孔質膜を芯材に巻き付けた後に 行われる電解液の高効率な含浸性が望まれている。また 精密濾過膜として使用される際には、長期間に亘って高 い減過性を保持することが望まれている。特開平3-2 15535号公報には、ポリフッ化ビニリデン樹脂にフ タル酸ジエチル等の有機液状体と無機微粉体として疎水 性シリカを混合し、溶融成形後に有機液状体と疎水性シ 【請求項7】 抽出後の多孔質膜の乾燥を多孔質膜を固 50 リカを抽出する方法が記載されており、この方法により

得られる多孔質膜は比較的大きい機械的強度を有する。 しかしこの多孔質膜は膜の両面の平均孔径が比較的均一 であり、本発明で提供される程度の非対称構造を有する 多孔質膜ではなく、従って前記のように電池セパレータ ーに使用する際の電解液の高効率な含浸性、または精密 濾過膜として使用する際の長期間に亘る高い透過性につ いては期待できない。さらに、疎水性シリカを抽出する ためにアルカリ水溶液を用いることから、フッ化ピニリ デン系樹脂が劣化しやすい。

【0003】本発明の目的は、電池セパレーターに使用 10 する際の電解液の高効率な含浸性、精密濾過膜として使 用する際の長期間に亘る高い透過性を有し、さらに破断 点伸度や破断点応力等の機械的強度に優れた非対称構造 を有するフッ化ビニリデン系樹脂多孔質膜およびその製 造方法を提供することである。

[0004]

【課題を解決するための手段】本発明者は、これら実情 に鑑み鋭意研究したところ、特定のインヘレント粘度を 有するフッ化ビニリデン系樹脂と特定の可塑剤などを用 いて溶融押出成形により製膜し、特定の後処理をした場 20 合に、電池セパレーターに使用する際の電解液の含浸の 効率性や精密濾過膜として使用する際の長期間に亘る透 過性に優れ、さらに破断点応力ならびに破断点伸度など の機械的物性に優れた非対称型フッ化ピニリデン系樹脂 多孔質膜が製造されることを見い出し、本発明を完成す るに至った。

【0005】すなわち本発明によれば、多孔質膜を構成 しているフッ化ビニリデン系樹脂のインヘレント粘度が 1. 3~15. 0 (d l/g) であり、次式 (A) を満 膜が提供される。

【数5】(A) 4.0<P₁/P₂≤10.0

(P1は大きい平均孔径を有する片表面の平均孔径 (μ m)、P2は他方の片表面の平均孔径(μm)であ る。}

【0006】また本発明によれば、ハーフドライ法で測 定した孔径Psに対するパブルポイント法で測定した孔 径P4の比P4/P3が2. 0以下である前記フッ化ビニ リデン系樹脂多孔質膜が提供される。

【0007】また本発明によれば、次式 (B) を満足す 40 ることを特徴とする前記フッ化ピニリデン系樹脂多孔質 膜が提供される。

【数6】(B) $[Tb \times Eb / (100 - \phi)] \times 1$ $0.0 \ge 1.0.00$

·(φは空孔率(体積%)、Tbは破断点応力(MP a)、Ebは破断点伸度(%)である。}

【0008】また本発明によれば、インヘレント粘度が 4~15.0(d1/g)であるフッ化ピニリデン 系樹脂100重量部に対し、可塑剤として脂肪族系ポリ エステルを30~250重量部を添加し、得られた組成 50

物を押し出した溶融状態のフィルムの片面を温度150 ℃以下のチルロールで冷却し、他の片面を空冷して製膜 した後、フィルムから可塑剤を抽出することを特徴とす る次式(A)を満足するフッ化ピニリデン系樹脂多孔質 膜の製造方法が提供される。

[数7] (A) 4.0 $\langle P_1/P_2 \leq 10.0$

[P: は大きい平均孔径を有する片表面の平均孔径 (μ m)、P2は他方の片表面の平均孔径(µm)であ る。}

【0009】また本発明によれば、インヘレント粘度が 1. 4~15. 0 (d l/g) であるフッ化ビニリデン 系樹脂100重量部に対し、可塑剤として脂肪系ポリエ ステルを30~250重量部およびフッ化ピニリデン系 樹脂の良溶媒を1~50重量部を添加し、得られた組成 物を押し出した溶融状態のフィルムの片面を温度150 ℃以下のチルロールで冷却し、他の片面を空冷して製膜 した後、可塑剤および良溶媒をフィルムから抽出するこ とを特徴とする次式(A)を満足するフッ化ビニリデン 系樹脂多孔質膜の製造方法が提供される。

【数8】(A) 4.0<P₁/P₂≤10.0

[P1は大きい平均孔径を有する片表面の平均孔径 (μ m)、P₂は他方の片表面の平均孔径 (μm) であ る。}

【0010】また本発明によれば、抽出後の多孔質膜の 乾燥を多孔質膜の収縮を防ぎながら行うことを特徴とす る前記フッ化ピニリデン系樹脂多孔質膜の製造方法が提 供される。

【0011】さらに本発明によれば、抽出後の多孔質膜 の乾燥を多孔質膜を固定しない状態で行い、次いで延伸 足することを特徴とするフッ化ピニリデン系樹脂多孔質 30 することを特徴とする前記フッ化ピニリデン系樹脂多孔 質膜の製造方法が提供される。以下、詳細に本発明を説 明する。

> 【0012】本発明で使用するフッ化ピニリデン系樹脂 とは、フッ化ビニリデン単独重合体の他、フッ化ビニリ デンを構成単位として70モル%以上含有する共重合 体、あるいはこれら重合体の混合物を使用することがで きる。フッ化ピニリデンと共重合されるモノマーとして は、四フッ化エチレン、六フッ化プロピレン、三フッ化 エチレン、三フッ化塩化エチレン、フッ化ビニル等が挙 げられ、これらの1種または2種以上を用いることがで きる。また、原料となる前記フッ化ビニリデン系樹脂の インヘレント粘度としては、1.4~15.0 (d1/ g) の範囲であり、好ましくは1.5~10.0 (dl /g)、さらに好ましくは1.6~8.0 (dl/g) である。原料のフッ化ピニリデン系樹脂のインヘレント 粘度がこの範囲にあれば、得られる多孔質膜の破断点伸 度、破断点応力等の充分な機械的強度を有する多孔質膜 が形成され、また、孔径も均一な多孔質膜が形成され る。なお、本発明におけるインヘレント粘度は、溶媒と してジメチルホルムアミドを用いて濃度 0. 4g/d

5

1、温度30℃の条件で測定した値である。また原料となるフッ化ピニリデン系樹脂のインヘレント粘度が前記範囲にあれば、得られる本発明の多孔質膜を構成するフッ化ピニリデン系樹脂のインヘレント粘度も原料のそれと殆ど変わらず、1.3~15(d1/g)の範囲となる。なお、フッ化ピニリデン系樹脂には、酸化防止剤、帯電防止剤、滑剤、界面活性剤などを必要に応じて適宜配合することができる。

【0013】本発明で使用する可塑剤としては、フッ化ビニリデン系樹脂を可塑化するものであり、例えばアジ 10ビン酸ープロピレングリコール系、アジピン酸ー1,3ープチレングリコール系等のアジピン酸系ポリエステル、セバシン酸ープロピレングリコール系、セバシン酸ー1,3ープチレングリコール系等のセバシン酸系ポリエステル、アゼライン酸ープロピレングリコール系、アゼライン酸ープロピレングリコール系、アゼライン酸ープロピレングリコール系、アゼライン酸系ポリエステルでの脂肪族の二塩基酸とグリコールからなる脂肪族系ポリエステル可塑剤が例示されるが、フッ化ピニリデン系樹脂との相溶性の点から特にアジピン酸系ポリエステルが好ましい。また、可塑剤の配 20合量は、フッ化ピニリデン系樹脂100重量部に対し30~250重量部であり、好ましくは40~170重量部、より好ましくは50~120重量部である。

【0014】本発明では、可塑剤に加え、フッ化ビニリ デン系樹脂の良溶媒を併用することが好ましい。これに より、比P4/P3で表される孔径分布幅のより狭い多孔 質膜を得ることができる。フッ化ビニリデン系樹脂の良 溶媒としては、温度20~250℃の範囲内のいずれか の温度領域でフッ化ビニリデン系樹脂を溶解できるもの であり、何えば、N-メチルピロリドン、ジメチルホル 30 ムアミド、ジメチルアセトアミド、ジメチルスルホキシ ド、メチルエチルケトン、アセトン、テトラヒドロフラ ン、ジオキサン、酢酸エチル、プロピレンカーポネー ト、シクロヘキサン、メチルイソプチルケトン、ジメチ ルフタレート等が挙げられるが、高温での安定性からN メチルピロリドンが好ましい。また、良溶媒の配合割 合はフッ化ビニリデン系樹脂100重量部に対して1~ 50重量部用いることが好ましく、より好ましくは10 ~35重量部の範囲である。

【0015】本発明のフッ化ピニリデン系樹脂多孔質膜 40の製造方法としては、フッ化ピニリデン系樹脂に可塑剤、あるいは更に良溶媒を添加した組成物を製膜したのち、可塑剤あるいはさらに良溶媒を抽出する。前記製膜法としては、一般的なフッ化ピニリデン系樹脂の溶融押出成形法を採用することができる。成形時の樹脂組成物の溶融温度としては170~250℃が好ましく、より好ましくは180~240℃である。押出は好ましくはTダイを用い、厚さ10~300μm、より好ましくは20~100μmの範囲に製膜する。その際、押し出した溶融状態のフィルムの片面を、150℃以下、好まし 50

くは30~100℃のチルロールで冷却し、他の片面を空冷することが好ましい。その際の空冷に関しては、エアーナイフ等を用いて行ってもよい。このように片面を他の片面に比べ急冷することにより、後配抽出を経て非対称型のフッ化ピニリデン系樹脂多孔質膜が得られる。

【0016】前記で得られたフィルムから可塑剤あるいは更に良溶媒を抽出するための溶媒としては、フッ化ビニリデン系樹脂を溶解せず、可塑剤や良溶媒を溶解できるものであれば特に限定されない。例えば、アルコール類ではメタノール、イソプロピルアルコールなど、塩素化炭化水素類では塩化メチレン、1,1,1ートリクロロエタンなどの溶媒を例示できる。

【0017】前記の溶媒による抽出方法は温度10~150℃、好ましくは15~100℃、さらに好ましくは20~50℃の抽出溶媒中に放置する。また、適宜振動を加え抽出を加速することができる。可塑剤あるいは良溶媒抽出後は、多孔質膜の乾燥のため温度50~150℃で、0.5~360分間熱処理をする。その乾燥の際、多孔質膜の周囲を型枠等で保持し、乾燥時の収縮を防ぐか、または、抽出と乾燥時の多孔質膜を固定しない状態で行った後、乾燥時の収縮によるしわがとれる程度まで一軸または二軸に延伸することが好ましい。

【0018】こうして本発明のフッ化ピニリデン系樹脂 多孔質膜が得られるが、機械的強度を向上させるために これを更に一軸または二軸延伸してもよい。延伸は1. 5~3倍が好ましい。この様に延伸された多孔質膜も前 記式(A)を満足し、本発明のフッ化ピニリデン系樹脂 多孔質膜である。

【0019】こうして得られる本発明の多孔質膜は通常、空孔率が $20\sim80\%$ であり、好ましくは $25\sim60\%$ であり、膜厚 $10\sim300\mu$ m、好ましくは $10\sim100\mu$ mの範囲であり、ハーフドライ法で測定した孔径 P_3 が $0.01\sim10\mu$ mであり、パブルポイント法で測定した孔径 P_4 の比 P_4 / P_3 は2.0以下、より好ましくは<math>1.8以下である。このように比 P_4 / P_3 が小さいため、すなわち孔径分布幅が狭いため、分離膜として高精度の分離機能を発揮する。 P_4 が 10.0μ m以下の膜は精密ろ過膜に適し、 P_3 が $0.01\sim2.0\mu$ mの膜は電池用セパレーターなどに使用できる。また前記のようにして得られる本発明の多孔質膜は、次式(A)を満足するものであり、特に好ましくは次式(B)をも満足するものである。その際、さらに好まし

(B) をも満足するものである。その際、さらに好ましくは式(B) の左辺の値は5000~5000の範囲である。

【数9】(A) 4.0<P₁/P₂≤10.0

【P₁ は大きい平均孔径を有する片表面の平均孔径 (μm)、 P₂ は他方の片表面の平均孔径 (μm) である。】

(B) $[Tb \times Eb / (100-\phi)] \times 100 \ge 1$ 000 7

{ φは空孔率 (体積%)、T b は破断点応力 (M P a)、Ebは破断点伸度(%)である。}

【0020】従って、前記電池用セパレーターに使用さ れる際の電極への巻き付け操作に対しても耐えうる十分 な機械的強度を有し、活物質の微粉末を遮断し得る分布 幅の狭い貫通孔径を有し、さらに片面の平均孔径が他表 面の平均孔径より大きい非対称構造であるため、巻き付 けた後の電解液が含浸しやすいという特徴を有する。ま た精密濾過膜として使用された場合には、十分な分離機

[0021]

【実施例】以下に実施例に基づき本発明を具体的に説明 するが、本発明はこれらに限定されるものではない。な お、実施例、比較例における測定は下記方法に依った。

【0022】(測定方法)

[1. 破断点応力および破断点伸度] 引張強伸度測定機 (テンシロンRTM-100型、(株) オリエンテック 社製)を用いてフッ化ビニリデン系樹脂多孔質平膜を幅 10mm×長さ100mmに切り取り試験片とした。こ 20 の試験片をチャック間距離50mm、引張速度25mm /分の条件下で破断強度および破断までの伸び量を測定 し、次の式から破断点応力および破断点伸度を求めた。

【数10】破断点応力 (MPa) = [(破断点強度Kg f) /試験片の引張前の断面積 (c m²)]×0.09 81.

破断点伸度(%) = [破断までの伸び量(変位量) (m m) /50 (mm)] $\times 100$

【0023】 [2. 空孔率] PMIポロシメーター (P orous Materials社製)により水銀を用 30 いた空孔容積を測定し、次の式から空孔率を求めた。な お、測定時の最大圧力は20,000PSI(1,40 6kg/cm²)とした。

【数11】

空孔率(%)=(空孔容積/多孔質膜容積)×100 . 【0024】[3. 孔径Ps] 孔径Psは、測定エリア2 0mm φの試験片を用いASTM F-316-86に 準拠したエタノールによるハーフドライ法によって求め

【0025】 [4. 孔径P4] 孔径P4は、測定エリア2 40 0mm φ の試験片を用いASTM F-316-86に 準拠したエタノールによるパブルポイント法によって求 めた。

【0026】 [5. 平均孔径P1, P2] 多孔質膜の表面 を走査型電子顕微鏡写真で観察し、開孔部100個の長 径と短径の平均を加重平均することにより求めた。

【0027】 (実施例1) インヘレント粘度が1.6 (d1/g)のポリフッ化ピニリデン樹脂「PVDF」 (吳羽化学工業株式会社製、KF#1600) 100重

化工業株式会社製, PN-640) 50 重量部をヘンシ ルミキサーで混合した後、温度240℃で溶融押し出し レベレット化した。得られたペレットを幅350mm、 リップクリアランス1.4mmのTダイを設置した溶融 押出機で、温度240℃で厚さ50μmのフィルム状に 溶融押し出しし、一表面を温度60℃のチルロールで反 対表面をエアーナイフで冷却しながら連続したフィルム を成形した。成形されたフィルムを200mm四方に切 り出し、塩化メチレン中に振動を与えながら室温で10 能を有すると共に、長期間に亘って高い透過性を発揮す 10 分間浸漬して可塑剤を抽出し、収縮を防ぐため型枠で四 辺を保持した状態で100℃で乾燥熱処理を30分間行 い、フッ化ビニリデン系樹脂多孔質膜を得た。得られた フッ化ピニリデン系樹脂多孔質膜を構成しているポリフ ッ化ピニリデン樹脂のインヘレント粘度、多孔質膜の空 孔率、平均孔径P1~P2、孔径P3~P1、および破断点 応力、破断点伸度を測定した。結果を表-1に示す。こ こでP1はチルロールで冷却した面の平均孔径であり、

Pzはエアーナイフで冷却した面の平均孔径である。

8

【0028】 (実施例2) インヘレント粘度が1.6 (dl/g)のポリフッ化ピニリデン樹脂「PVDF」 (呉羽化学工業株式会社製、KF#1600)100重 量部に対して、アジピン酸系ポリエステル可塑剤(旭電 化工業株式会社製, PN-640) 50 重量部およびN -メチルピロリドン17重量部をヘンシルミキサーで混 合したのち、温度240℃で溶融押し出しし、ペレット 化した。得られたペレットを幅350mm、リップクリ アランス1. 4mmのTダイを設置した溶融押出機で、 温度240℃で厚さ50μmのフィルム状に溶融押し出 しし、一表面を温度60℃のチルロールで冷却し、反対 表面を室温で空冷しながら連続フィルムを成形した。成 形された連続フィルムを塩化メチレン中で、超音波を当 てながら室温で10分間浸漬して可塑剤および良溶媒を 連続抽出し、50℃の温風を当てながら得られる多孔質 膜を固定しない状態で乾燥させ巻き取った後、30℃の 金属ロール間で1m/分のライン速度で1.5倍の一軸 延伸を行い、100℃の金属ロール上で2分間熱処理を 行い、連続したフッ化ピニリデン系樹脂多孔質膜を得 た。得られたフッ化ビニリデン系樹脂多孔質膜を構成し ているポリフッ化ビニリデン樹脂インヘレント粘度、多 孔質膜の空孔率、平均孔径P1~P2、孔径P3~P4、お よび破断点応力、破断点伸度を測定した。結果を表-1 に示す。ここでPiはチルロールで冷却した面の平均孔 径であり、P2は空冷した面の平均孔径である。

【0029】 (実施例3) インヘレント粘度が1.6 (d 1/g) のポリフッ化ピニリデン樹脂「PVDF」 (呉羽化学工業株式会社製、KF#1600)100重 量部に対して、アジビン酸系ポリエステル可塑剤(旭電 化工業株式会社製、PN-150) 117重量部および N-メチルピロリドン17重量部をヘンシルミキサーで 量部に対して、アジピン酸系ポリエステル可塑剤(旭電 50 混合した後、温度200℃で溶融押し出しし、ペレット

化した。得られたペレットを幅350mm、リップクリ アランス1.4mmのTダイを設置した溶融押出機で、 温度180℃で厚さ50μmのフィルム状に溶融押し出 しし、一表面を温度60℃のチルロールで反対面をエア ナイフで冷却しながら連続したフィルムを成形した。可 塑剤および良溶媒の抽出、さらに乾燥熱処理は実施例1 と同様の方法で行い、フッ化ピニリデン系樹脂多孔質膜 を得た。得られたフッ化ピニリデン系樹脂多孔質膜に対 し実施例1と同様の測定方法により膜性状および機械的* *物性を測定した。結果を表-1に示す。ここでP1はチ ルロールで冷却した面の平均孔径であり、Pzはエアー ナイフで冷却した面の平均孔径である。

10

【0030】 (比較例1) 市販のフッ化ピニリデン系樹 脂多孔質膜 ミリポア製 デュラポアGVHP0001 0を用いて、実施例1~3と同様の性状項目について測 定した。結果を表-1に示す。

[0031]

【表1】

表-1

	実施列1	実施例2	実施例3	出校例1
PVDF100重量部に対する 可塑剤の添加量(重量部)	50	50	117	_
PVDF100 重量部に対する 良溶媒の添加量 (重量部)	_	17	17	_
膜を構成しているPVDFの インヘレント粘度 (d l/g)	1. 50	1. 49	1, 47	_
空孔率φ(体積%)	31	37	50	71
P ₁ (μm)	0.42	0, 89	0, 51	0.74
P ₂ (μm)	0, 09	0.12	0.11	0.58
P ₁ /P ₂	4. 7	7. 5	4. 6	1. 3
P ₃ (μm)	0.13	0.15	0.17	0.34
P ₄ (μm)	0, 22	0, 22	0, 22	0.47
P ₄ /P ₃	1.69	1. 47	1. 29	1.38
破断点応力Tb (MPa) MD TD	48.6 40.4	44. 3 41. 9	15. 7 13. 5	5. 2 4. 9
破断点伸度Eb (%) MD TD	376 547	342 596	254 250	13 27
[Tb×Eb/(100-\$)]×100 MD TD	26483 32027	24049 39639	7976 6750	233 456

【0032】(結果)本発明によるフッ化ピニリデン系 樹脂多孔質膜の製造方法によれば、充分な破断点応力、 破断点伸度を有する非対称型の多孔質膜が得られた。本 発明による溶融押出成形以外の方法で得られた従来品 (比較例1)と比較しても、孔径分布幅は使用上、従来 品と遜色なかった。

[0033]

膜の製造方法によれば、破断点応力、破断点伸度等の機

械的強度に優れた多孔質膜を得ることができる。しか も、得られた多孔質膜は孔径分布幅が狭いため、より精 度の高い分離が可能となる。また、本発明によるフッ化 ビニリデン系樹脂多孔質膜は、高い機械的強度を有する ため、補強材等による支持が不要であり、製造上ならび に使用上極めて有用性が高い。更に両面の平均孔径の異 なる非対称型の多孔質膜であるので、高い透過性を長期 【発明の効果】本発明のフッ化ピニリデン系樹脂多孔質 40 間保持することができ、電池セパレーターとして使用す る際の電解液の含浸効率がよい。